



(19) Europäisches Patentamt  
European Patent Office  
Office européen des brevets



(11) Veröffentlichungsnummer: **0 445 610 A1**

(12)

## EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG

(21) Anmeldenummer: 91102680.5

(51) Int. Cl. 5: **C10M 105/00, C10M 105/42,**  
**C09K 5/04, //C10M105/00,**  
**105;42,105;52),C10N40:30**

(22) Anmeldetag: 23.02.91

(30) Priorität: 05.03.90 DE 4006828

(71) Anmelder: HOECHST AKTIENGESELLSCHAFT  
Postfach 80 03 20  
W-6230 Frankfurt am Main 80(DE)

(43) Veröffentlichungstag der Anmeldung:  
11.09.91 Patentblatt 91/37

(72) Erfinder: Cornils, Boy, Prof. Dr. Dipl.-Chem.  
Kirschgartenstrasse 6  
W-6238 Hofheim(DE)  
Erfinder: Weber, Jürgen, Dr. Dipl.-Chem.  
Bunsenstrasse 17  
W-4200 Oberhausen 11(DE)  
Erfinder: Lappe, Peter, Dr. Dipl.-Chem.  
Eickenhof 34  
W-4220 Dinslaken(DE)  
Erfinder: Springer, Helmut, Dipl.-Ing.  
Borbecker Strasse 19  
W-4200 Oberhausen 11(DE)  
Erfinder: Preissegger, Ewald, Dipl.-Ing.  
Entenstrasse 7  
W-6085 Nauheim(DE)  
Erfinder: Henrici, Rainer, Dipl.-Ing.  
Bahnhofstrasse 110  
W-6392 Neu-Anspach(DE)

(84) Benannte Vertragsstaaten:  
AT BE DE ES FR GB IT NL SE

(54) Verwendung von komplexen Esterölen als Schmiermittel für Kältemittelverdichter.

(57) Als Schmiermittel für Kältemittelverdichter, die mit chlorfreien, teilfluorierten Kohlenwasserstoffen als Kältemittel betrieben werden, verwendet man erfindungsgemäß Ester aus Dicarbonsäuren und Glykolen oder Polyglykolen und Monocarbonsäuren oder Monoalkoholen.

EP 0 445 610 A1

Die Erfindung betrifft die Verwendung von komplexen Esterölen als Schmiermittel für Kältemittelverdichter, die mit chlorfreien, teilfluorierten Kohlenwasserstoffen als Kältemittel betrieben werden.

- Zur Kälteerzeugung im industriellen, gewerblichen wie auch im privaten Bereich werden in großem Umfang Kältemittelverdichter eingesetzt. Diese Vorrichtungen arbeiten mit mechanischen Verdichtern, die 5 das Kältemittel komprimieren, im Verflüssiger durch Kuhlen mit Luft, Wasser oder einem anderen Medium verflüssigen und im Verdampfer unter Wärmeaufnahme aus dem zu kühlenden Medium verdampfen. Als Kältemittel werden vorwiegend Ammoniak für Großanlagen und Fluorchlorkohlenwasserstoffe wie Dichloridfluormethan, Chlortrifluormethan für Großanlagen, gewerbliche Kälteanlagen und für Haushaltsgeräte eingesetzt.

- 10 Zur Schmierung von Kältemittelverdichtern verwendet man hochraffinierte, weißölähnliche, im allgemeinen naphthenbasiache Mineralöle. Als vollsynthetische Öle für Kältemittelverdichter gelangen Alkylaromaten und daneben auch Polyalpha-olefine zum Einsatz.

- Aufgabe der Schmieröle ist es, die beweglichen Verdichterteile zu schmieren, die Wärme von den heißen Verdichterteilen abzuführen und den Kompressionsraum sowie die Ventile abzudichten. Diese 15 Aufgaben bestimmen auch die Eigenschaften, denen die Schmieröle genügen müssen. Sie müssen thermischen Belastungen gewachsen sein und auch bei den Temperaturen des Verdampfers fließfähig bleiben. Überdies ist zu berücksichtigen, daß die Schmieröle aus dem Kompressionsraum in den Kältemittelpunktlauf ausgetragen werden und durch nachgeschaltete Ölabscheider nicht vollständig entfernt werden können. Sie müssen daher mit dem Kältemittel in weiten Temperatur- und Konzentrationsbereichen 20 mischbar sein, so daß die Rückführung von Schmieröl, das in den Kältemittelpunktlauf gelangt ist, in den Verdichter sichergestellt wird.

- Fluorchlorkohlenwasserstoffe stehen seit einiger Zeit im Verdacht, die Ozonschicht der Erdatmosphäre zu schädigen. Daher ist man bestrebt, ihre Verwendung auf solche Fälle zu beschränken, in denen sie nicht 25 ausgetauscht werden können. Im übrigen versucht man, sie durch gleichwirkende, jedoch unschädliche Stoffe zu ersetzen. Auf dem Gebiet der Kältemittel für Kälteanlagen werden zukünftig chlorfreie, teilfluorierte Kohlenwasserstoffe wie 1,1,1,2-Tetrafluorethan, 1,1,1,2,3,3-Heptafluorpropan, Pentafluorethan, 1,1,1,3,3-Hexafluorpropan und Trifluormethan eingesetzt werden. Diese Stoffe zeichnen sich durch hohe thermische Stabilität und entsprechende thermodynamische Eigenschaften in den Temperaturbereichen aus, die beim Betrieb von Kältemittelverdichtern auftreten.

- 30 Nachteilig ist jedoch, daß diese chlorfreien, aliphatischen Fluorkohlenwasserstoffe nur sehr geringe Mischbarkeit mit den bisher verwendeten Schmiermitteln für Kälteanlagen aufweisen. In weiten Konzentrationsbereichen bilden die beiden Substanzklassen ein Zweiphasengemisch mit dem Ergebnis, daß die Rückführung des aus dem Verdichter ausgetragenen Schmiermittels vor allem bei tiefen Verdampfungstemperaturen erheblich behindert wird. Die bekannten Schmiermittel sind daher in Anlagen mit chlorfreien 35 Kältemittel-Substituenten im allgemeinen nicht mehr verwendbar.

- Man hat versucht, diese Schwierigkeiten durch Einsatz von Schmiermitteln auf Basis von Polyalkylenglykolen zu umgehen. Die meisten Polyalkylenglykol-Typen sind zwischen -40 und +50 °C mit den genannten chlorfreien Kältemitteln vollständig mischbar. Erst bei Temperaturen oberhalb etwa 50 °C treten 40 Mischungslücken auf, die sich zu höheren Temperaturen hin auf einen großen Konzentrationsbereich ausweiten.

- Dennoch ist zu erwarten, daß Polyalkylenglykole nur begrenzt als Schmiermittel eingesetzt werden können, weil sie stark hygroskopisch sind. Ihre Trocknung auf eine Restfeuchte von <100 ppm erfordert einen hohen Aufwand. Darüberhinaus ist durch völligen Luftabschluß dafür Sorge zu tragen, daß eine 45 erneute Feuchtigkeitsaufnahme vermieden wird. Sie können daher nur in hermetisch geschlossenen, kleinen Kältesystemen, z.B. Haushaltsschlüsselelementen, verwendet werden. In großen Kälteanlagen, bei denen Wartungsarbeiten mit gelegentlichen Eingriffen in den Kältemittelpunktlauf erforderlich sind, ist im Laufe der Zeit mit einer erheblichen Feuchtigkeitsaufnahme zu rechnen. Die an das Polyalkylenglykol gebundene Feuchtigkeit läßt sich auch mit Hilfe von Filtertrocknern nicht mehr entfernen. Probleme mit metallischen Werkstoffen im System sind daher die Folge. Überdies genügt die thermische Stabilität der Polyalkylenglykole nicht allen 50 Anforderungen. Schon oberhalb etwa 180 °C, eine solche Temperatur kann bei extremen Betriebsbedingungen im Druckventil des Verdichters auftreten, beginnen sie sich zu zersetzen.

- Es bestand daher die Aufgabe Schmiermittel für Kältemittelverdichter bereitzustellen, die frei von den beschriebenen Mängeln bekannter Schmiermittel sind und die immer dann eingesetzt werden können, wenn chlorfreie, teilfluorierte Kohlenwasserstoffe als Kältemittel Anwendung finden.

- 55 Die Erfindung besteht somit in der Verwendung von aus Dicarbonsäuren und Glykolen oder Polyglykolen und Monocarbonsäuren oder Monoalkoholen hergestellten Estern als Schmiermittel für Kältemittelverdichter, die mit chlorfreien, teilfluorierten Kohlenwasserstoffen als Kältemittel betrieben werden.

Carbonsäureester, die sich von Dicarbonsäuren und Glykolen oder Polyglykolen und Monocarbonsäuren

ren oder Monoalkoholen ableiten, werden in großem Umfang zur Schmierung von Automotoren und Getrieben eingesetzt. Für sie hat sich die Bezeichnung komplexe Esteröle eingebürgert. Das für die genannte Anwendung von den Ölen verlangte Eigenschaftsbild unterscheidet sich jedoch grundlegend von den Merkmalen, die Schmiermittel für Kompressionskältemaschinen aufweisen müssen. Es war daher nicht vorhersehbar, daß synthetische Öle, die sich vor allem für die Schmierung von Automotoren und Getrieben bewährt haben, auch auf einem völlig anderen Gebiet der Technik erfolgreich eingesetzt werden können.

Die erfindungsgemäß verwendeten Ester gehen auf geradkettige oder verzweigte, gesättigte Dicarbonsäuren zurück, die insbesondere 4 bis 12 und bevorzugt 6 bis 10 Kohlenstoffatome enthalten. Beispiele für solche Säuren sind Adipinsäure, Pimelinsäure, Suberinsäure, Azelainsäure, Sebacinsäure und 1,12-Dodecanisäure.

Als Alkoholkomponente enthalten die Ester Glykole oder Polyglykole. Beispiele für geeignete Glykole sind Ethylenglykol, Diethylenglykol, Triethylenglykol, Propandiol-1,2, Dipropylenglykol, Tripropylenglykol, Propandiol-1,3, Butandiol-1,3, Butandiol-1,4, Neopentylglykol, Hexandiol-1,6. Bevorzugt werden Polyalkylenglykole (Polyglykole), d.h. Polyether mit Hydroxylendgruppen. Die wichtigsten Vertreter dieser Verbindungsklasse sind die Polyethylenglykole und die Polypropylenglykole. Mit besonderem Erfolg setzt man Polyethylenglykole der allgemeinen Formel  $\text{HO}(\text{CH}_2\text{-CH}_2\text{O})_n\text{H}$  mit  $n = 2$  bis 6 ein. Die Polyglykole können als einheitliche Verbindungen oder als Gemisch verschiedener Glykole, z.B. Polyethylenglykole unterschiedlicher Molmassen zur Anwendung gelangen.

Um die Molmassen und damit die Viskosität der Esteröle auf bestimmte Werte einzustellen, muß man dafür sorgen, daß die Reaktion zwischen den Dicarbonsäuren und den Diolen nicht unkontrolliert abläuft, sondern im geeigneten Augenblick unterbrochen wird. Dieses Ziel erreicht man dadurch, daß man einen der beiden Reaktionspartner Diol oder Dicarbonsäure im Unterschuß anwendet und die nichtumgesetzten Carboxylgruppen der Dicarbonsäuren mit Monoalkoholen oder die nichtumgesetzten Hydroxylgruppen der Diole mit Monocarbonsäuren reagieren läßt. Für diese Umsetzungen geeignete Monoalkohole sind 2-Ethylbutanol, 2-Methylpentanol, n-Hexanol, Heptanol (Isomerengemisch), Octanol (Isomerengemisch), 2-Ethylhexanol, n-Octanol, Isononanol, Isodecanol, Isotridecanol, Isohexadecanol, Isooctadecanol. Bevorzugt werden durch Oxosynthese und anschließende Hydrierung erhaltene C<sub>8</sub>- bis C<sub>13</sub>-Alkohole oder Alkoholgemische. Als Monocarbonsäuren haben sich n-Buttersäure, n-Valeriansäure, 2-Methylbuttersäure, 3-Methylbuttersäure, Pivalinsäure, 2-Methylvaleriansäure, 2-Ethylbuttersäure, n-Heptansäure, Isooctansäure, 2-Ethylhexansäure, Isononansäure, Isodecansäure, Isotridecansäure, Palmitinsäure und Stearinsäure bewährt.

Die Herstellung der Ester erfolgt in bekannter Weise aus den vorgenannten Säuren und Alkoholen in Gegenwart saurer Katalysatoren. Als Katalysatoren finden bevorzugt Mineralsäuren wie Schwefelsäure, Phosphorsäure und deren saure Salze, sowie Trialkyl- oder Triarylpophosphate und p-Toluolsulfonsäure Anwendung. In der Praxis setzt man die Dicarbonsäure zunächst mit einer unterstöchiometrischen Menge des Diols um und vervollständigt die Veresterung der Säure durch Zugabe der entsprechenden Menge eines Monoalkohols. Es ist aber auch möglich, das Diol in einer ersten Reaktionsstufe mit einer Dicarbonsäure teilweise zu verestern und darauf in einer zweiten Reaktionsstufe durch Zusatz der entsprechenden Menge einer Monocarbonsäure die Reaktion zu Ende zu führen. Schließlich kann man auch die Dicarbonsäure zunächst teilweise mit dem Monoalkohol verestern und darauf die Reaktion mit dem Diol vervollständigen oder das Diol partiell mit der Monocarbonsäure umsetzen und die restlichen Hydroxylgruppen mit der Dicarbonsäure zur Reaktion bringen. Die Menge der eingesetzten monofunktionellen Verbindung richtet sich nach der angestrebten Viskosität des komplexen Esteröls und damit nach seiner mittleren Molmasse. Im allgemeinen haben sich komplexe Esteröle bewährt, deren mittlere Molmassen mindestens 300 g/mol betragen.

Die Umsetzung kann zwischen den Reaktionspartnern unmittelbar erfolgen. Häufig empfiehlt es sich jedoch, dem Reaktionsgemisch ein Lösungsmittel wie Toluol, Xylol, Cyclohexan zuzufügen. Besonders bewährt haben sich als Lösungsmittel Toluol und Xylol.

Um eine möglichst quantitative Reaktion zwischen Säure und Alkohol zu erzielen ist es vorteilhaft, das Reaktionswasser abzutrennen. Hierzu eignen sich die bekannten Techniken wie Destillation, insbesondere Destillation unter Zusatz eines Azeotropbildners.

Die erfindungsgemäß verwendeten Schmiermittel besitzen gute Mischbarkeit mit den als Kältemitteln eingesetzten chlorfreien, teilverfloruierten Kohlenwasserstoffen auch noch bei -40 °C, also in den Temperaturbereichen, die in Kompressionskälteanlagen auftreten können. Ihre Viskosität liegt je nach stofflicher Zusammensetzung und Molmasse, bei 40 °C zwischen etwa 10 und 100 mm<sup>2</sup>/s und entspricht damit den Anforderungen, die an das Schmiermittel für das vorbeschriebene Einsatzgebiet gestellt werden. Das schließt aber nicht aus, auch höher viskose komplexe Esteröle einzusetzen. Ihre Fließfähigkeit kann durch Verschneiden mit niederviskosen Esterölen oder komplexen Esterölen auf den gewünschten Wert eingestellt werden.

Die komplexen Esteröle weisen unter Ausschluß von Luftsauerstoff und Feuchtigkeit, also unter Bedingungen, die in einem Kältemittelkreislauf erfüllt sein müssen, ausgezeichnete thermische Stabilität auf. Sie sind nicht hygroskopisch und können daher ohne großen Aufwand getrocknet werden. Restfeuchten, die nach der deutschen Norm DIN 51 503 35 ppm nicht überschreiten dürfen, lassen sich ohne weiteres erreichen.

In dem folgenden Beispiel wird die Herstellung eines komplexen Esters beschrieben, außerdem werden seine Eigenschaften aufgeführt, soweit sie für die Verwendung des Esters als Schmiermittel bedeutsam sind. Selbstverständlich ist der Umfang der Erfindung nicht auf die geschilderte Ausführungsform beschränkt.

10

#### Beispiel: Herstellung von Diethylenglykol-Adipinsäure-2-Ethylhexansäure-Komplexester

Die Herstellung des Komplexesters erfolgt in zwei Stufen.

In der ersten Stufe wird eine Mischung aus 212 g (2 mol) Diethylenglykol, 146 g (1 mol) Adipinsäure und 100 g Cyclohexan vorgelegt und nach Zugabe von 1,9 g (0,01 mol) p-Toluolsulfonsäure auf 135 °C erhitzt. Über einen Zeitraum von 2,5 Stunden wird das anfallende Reaktionswasser als Azeotrop abgetrennt.

Das vom Reaktionswasser befreite Rohprodukt wird in der zweiten Stufe mit 317 g (2,2 mol) 2-Ethylhexansäure sowie zusätzlich mit 0,9 g (0,005 mol) p-Toluolsulfonsäure versetzt und über einen Zeitraum von 7,5 Stunden bei 135 °C unter Entfernung des Reaktionswassers als Azeotrop verestert.

20

Zur Aufarbeitung wird der organischen Phase 5 Gew.-%ige Natronlauge bis zum Erreichen eines pH-Wertes von 10 - 11 zugesetzt. Nach Phasentrennung und Wäsche mit Wasser bis zum Neutralpunkt wird der wasserhaltige Rohester bei einer Temperatur von 135 °C und einem Druck von 20 - 30 mbar (2-3 kPa) während 4 Stunden getrocknet. Nach Filtration werden 440 g Produkt erhalten, entsprechend einer Ausbeute von 77 % (bezogen auf Adipinsäure).

25

#### Eigenschaften des im Beispiel beschriebenen Esters

Als Kriterien, die für die Verwendung des vorstehend beschriebenen Esters als Schmiermittel wichtig sind, werden sein thermisches Verhalten, seine Viskosität und seine Mischbarkeit mit Kältemitteln, Prototypen sind 1,1,1,2-Tetrafluorethan und 2 H-Heptafluorpropan, angegeben.

Die Prüfung der thermischen Stabilität des Esters erfolgt in Anlehnung an DIN 51593 in einem U-Rohr bei 250/40 °C und 96 h. Der mit Öl gefüllte Schenkel des U-Rohrs wird auf 250 °C eingestellt und steht in Kontakt mit der Dampfphase des Kältemittels, das in den zweiten Schenkel einkondensiert und dann auf 40 °C eingestellt wird. Die Auswertung erfolgt optisch (Ölverfärbung). Ergänzend wird ein wässriger Auszug der Dampfphase durch eine ionensensitive Elektrode auf Fluoridionen geprüft.

Eine gaschromatografische Analyse der Gasphase gibt Aufschluß über mögliche gasförmige Zersetzungsprodukte des Esters bzw. Kältemittels. Ein Vergleich des Chromatogramms erfolgt mit dem einer Blindprobe.

Die Messung der Viskosität des Esters erfolgt in einem Ubbelohde-Viskosimeter bei 40 °C.  
Zur Prüfung der Mischbarkeit des Esters mit den Kältemitteln gibt man eine definierte Menge Ester (etwa 0,2 bis 3 g) in ein Glasröhrchen von etwa 10 ml Inhalt. Nach Eintauchen in flüssigen Stickstoff kondensiert man je nach einzustellender Konzentration zwischen 6 und 3 g des Kältemittels dazu. Darauf evakuiert man das Glasröhrchen, verschließt es durch Abschmelzen und durchschreitet mit der Mischung bestimmter Zusammensetzung einen Temperaturbereich von -40 °C bis +80 °C. Bei Ausbildung zweier Phasen bzw. bei beginnender Trübung kann der Entmischungspunkt, d.h. ein Punkt auf der Grenzkurve des Mischungsdiagramms bestimmt werden. Die Gesamtheit der gefundenen Entmischungspunkte ergeben dann die Grenzkurve der Mischungslücke.

50	thermische Stabilität:	Abbauprodukte in geringem Ausmaß nachweisbar
	Viskosität :	$\nu = 36,5 \text{ mm}^2/\text{s}$
55	Mischbarkeit :	Mischungslücke bei -20 °C

#### Patentansprüche

1. Verwendung von aus Dicarbonsäuren und Glykolen oder Polyglykolen und Monocarbonsäuren oder Monoalkoholen hergestellten Estern als Schmiermittel für Kältemittelverdichter, die mit chlorfreien, teilfluorierten Kohlenwasserstoffen als Kältemittel betrieben werden.  
5
2. Verwendung von Estern nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß sich die Ester von geradkettigen oder verzweigten, gesättigten Dicarbonsäuren, die insbesondere 4 bis 12, vorzugsweise 6 bis 10 Kohlenstoffatome enthalten, ableiten.
- 10 3. Verwendung von Estern nach Anspruch 2, dadurch gekennzeichnet, daß sich die Ester von Adipinsäure, Pimelinsäure, Suberinsäure, Azelainsäure, Sebacinsäure oder 1,12-Dodecandisäure ableiten.
4. Verwendung von Estern nach einem oder mehreren der Ansprüche 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß sich die Ester von Ethylenglykol, Diethylenglykol, Triethylenglykol, Propandiol-1,2, Propandiol-1,3, Dipropylenglykol, Tripropylenglykol, Butandiol-1,3, Butandiol-1,4, Neopentylglykol oder Hexandiol-1,6 ableiten.  
15
5. Verwendung von Estern nach einem oder mehreren der Ansprüche 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß sich die Ester von Polyethylenglykolen oder Polypropylenglykolen ableiten.  
20
6. Verwendung von Estern nach Anspruch 5, dadurch gekennzeichnet, daß sich die Ester von Polyethylenglykolen der allgemeinen Formel  $\text{HO}(\text{CH}_2\text{-CH}_2\text{O})_n\text{H}$  mit  $n = 2$  bis 6 ableiten.
- 25 7. Verwendung von Estern nach einem oder mehreren der Ansprüche 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, daß die Ester als Monoalkohol einen durch Oxosynthese und anschließende Hydrierung hergestellten Alkohol mit 8 bis 13 Kohlenstoffatomen oder Gemische solcher Alkohole enthalten.
8. Verwendung von Estern nach einem oder mehreren der Ansprüche 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, daß die Ester n-Buttersäure, n-Valeriansäure, 2-Methylbuttersäure, 3-Methylbuttersäure, Pivalinsäure, 2-Methylvaleriansäure, 2-Ethylbuttersäure, n-Heptansäure, Isooctansäure, 2-Ethylhexansäure, Isononansäure, Isodecansäure, Isotridecansäure, Palmitinsäure oder Stearinsäure als Monocarbonsäure enthalten.  
30

35

40

45

50

55



EUROPÄISCHER  
RECHERCHENBERICHT

Nummer der Anmeldung

EP 91 10 2680

EINSCHLÄGIGE DOKUMENTE

Kategorie	Kennzeichnung des Dokuments mit Angabe, soweit erforderlich, der maßgeblichen Teile	Betrifft Anspruch	KLASSIFIKATION DER ANMELDUNG (Int. CL5)
P,X	WO-A-9 012 849 (THE LUBRIZOL CO.) * Seite 10, Zeile 27 - Seite 11, Zeile 30; Seite 13, Zeile 23 - Seite 14, Zeile 32; Seite 24, Zeilen 10-13; Seite 23, Beispiel 20 *	1-6,8	C 10 M 105/00 C 10 M 105/42 C 09 K 5/04 // (C 10 M 105/00 C 10 M 105:42 C 10 M 105:52 ) C 10 N 40:30
A	DATABASE WPIL, accession no. 87-267230 [43], Derwent Publications Ltd, London, GB; & JP-A-59 164 393 (NIPPON OILS) 17-09-1984 * Zusammenfassung *	1-4	
A	DATABASE WPIL, accession no. 86-242514, Derwent Publications Ltd, London, GB; & JP-A-61 171 799 (NIPPON OILS) 02-08-1986 * Zusammenfassung *	1	
P,A	EP-A-0 406 479 (KYODO OIL) * Seite 2, Zeile 51 - Seite 4, Zeile 12; Seite 7, Tabelle 1; Seite 11, Tabelle 4 *	1-3,8	
A	US-A-4 155 861 (K. SCHMITT) * Spalte 4, Zeilen 15-50; Spalte 1, Zeilen 60-65 *	1,2,4	
A	GB-A-1 460 665 (CIBA-GEIGY) * Seite 3, Beispiele 1,2 *	1-4,8	RECHERCHIERTE SACHGEBiete (Int. CL5)
A	EP-A-0 218 207 (BASF) * Spalte 2, Zeilen 36-50; Spalte 3, Zeile 30 - Spalte 4, Zeile 26 *	1,7	C 10 M C 09 K
X	GB-A-2 216 541 (ICI) * Seite 2, Zeile 7 - Seite 3, Zeile 7 *	1-6	
		-/-	

Der vorliegende Recherchenbericht wurde für alle Patentansprüche erstellt

Recherchenort	Abschlußdatum der Recherche	Prüfer
Den Haag	26 Mai 91	HILGENGA K.J.

KATEGORIE DER GENANNTEN DOKUMENTE

- X : von besonderer Bedeutung allein betrachtet
- Y : von besonderer Bedeutung in Verbindung mit einer anderen Veröffentlichung derselben Kategorie
- A : technologischer Hintergrund
- O : nüchternliche Offenbarung
- P : Zwischenliteratur
- T : der Erfindung zugrunde liegende Theorien oder Grundsätze

E: älteres Patentdokument, das jedoch erst am oder nach dem Anmelde datum veröffentlicht worden ist

D: in der Anmeldung angeführtes Dokument

L: aus anderen Gründen angeführtes Dokument

&: Mitglied der gleichen Patentfamilie,  
übereinstimmendes Dokument

EUROPÄISCHER  
RECHERCHENBERICHT

Nummer der Anmeldung

EP 91 10 2680

## EINSCHLÄGIGE DOKUMENTE

Kategorie	Kennzeichnung des Dokuments mit Angabe, soweit erforderlich, der maßgeblichen Teile	Betrifft Ansprach	KLASSIFIKATION DER ANMELDUNG (Int. Cl.5)
A	US-A-4 851 144 (P. McGRAW) * Spalte 2, Zeilen 35-50; Spalte 4, Zeilen 10-15 *	1	
-----			
RECHERCHIERTE SACHGEBIETE (Int. Cl.5)			
Der vorliegende Recherchenbericht wurde für alle Patentansprüche erstellt			
Recherchenort	Abschlußdatum der Recherche	Prüfer	
Den Haag	26 Mai 91	HILGENGA K.J.	
<b>KATEGORIE DER GENANNTEN DOKUMENTE</b> <p>X: von besonderer Bedeutung allein betrachtet  Y: von besonderer Bedeutung in Verbindung mit einer anderen Veröffentlichung derselben Kategorie  A: technologischer Hintergrund  O: nichtschriftliche Offenbarung  P: Zwischenliteratur  T: der Erfindung zugrunde liegende Theorien oder Grundsätze</p> <p>E: älteres Patentdokument, das jedoch erst am oder nach dem Anmeldedatum veröffentlicht worden ist  D: in der Anmeldung angeführtes Dokument  L: aus anderen Gründen angeführtes Dokument</p> <p>&amp;: Mitglied der gleichen Patentfamilie, übereinstimmendes Dokument</p>			